

(11)Publication number:

08-173796

(43) Date of publication of application: 09.07.1996

(51)Int.CI.

B01J 20/06 B01D 53/56 B01D 53/81 B01D 53/86 B01D 53/94

(21)Application number : 06-245774

(71)Applicant: SAKAI CHEM IND CO LTD

(22)Date of filing:

02.09.1994

(72)Inventor: NAKATSUJI TADAO

YOSHIDA KIMIHIKO

**SUGAYA TOSHIHIRO** 

# (54) NITROGEN OXIDE OXIDIZING ADSORBENT AND NITROGEN OXIDE REMOVING METHOD

(57)Abstract:

PURPOSE: To provide an oxidizing adsorbent which can efficiently remove NO at a normal temperature using a device of a compact construction by employing  $\gamma$ -MnO2-X having a predetermined specific surface area as a principal component of the adsorbent, in the oxidizing adsorbent for oxidizing and adsorbing NO in an exhaust gas of an automobile in a tunnel of an expressway or parking space.

CONSTITUTION: An oxidizing adsorbent for efficiently removing a nitrogen oxide NO contained in the atmosphere or various flue exhaust gas comprises  $\gamma$ -MnO2-X having a specific surface area of at least 100m2/g, as its principal component. Such component adsorbs, using a compact device, about 25% of NO at a normal temperature and efficiently oxidizes about 75% of NO to convert the NO into NO2, and further the converted NO2 can be adsorbed on a NO2 adsorbent such as active carbon. And MnO2 is prepared by oxidizing a precursor of  $\gamma$ -MnO2 such as manganese hydroxide by an electrolysis process, and in order to manufacture the  $\gamma$ -MnO2-X having a specific surface area of 100m2/g, MnCO3 is fired at a temperature of 250-450°C and oxidized.

#### **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination]

17.05.2000

[Date of sending the examiner's decision of

rejection

[Kind of final disposal of application other than

the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

3339204

[Date of registration]

16.08.2002

[Number of appeal against examiner's decision of

rejection]

[Date of requesting appeal again xaminer's decision of rejection]
[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

庁内整理番号

(11)特許出願公開番号

特開平8-173796

(43)公開日 平成8年(1996)7月9日

(51) Int.Cl.<sup>6</sup>

識別配号

FΙ

技術表示箇所

B01J 20/06

ZAB A

B01D 53/56 53/81

B 0 1 D 53/34

129 A

53/ 36

ZAB

審査請求 未請求 請求項の数2 書面 (全 4 頁) 最終頁に続く

(21)出願番号

特願平6-245774

(71)出願人 000174541

堺化学工業株式会社

(22)出願日

平成6年(1994)9月2日

大阪府堺市戎之町西1丁1番23号

(72)発明者 仲辻 忠夫

大阪府堺市戎島町5丁1番地 堺化学工業

株式会社内

(72)発明者 吉田 公彦

大阪府堺市戎島町5丁1番地 堺化学工業

株式会社内

(72)発明者 菅谷 俊宏

大阪府堺市戎島町5丁1番地 堺化学工業

株式会社内

(54) 【発明の名称】 窒素酸化物酸化吸着剤及び窒素酸化物除去法

(57)【要約】

【構成】 比表面積100m²/g以上のγ-MnO

2-x を主成分とするNOの酸化吸収剤

[効果] 大気中あるいは各種煙道排気中に含まれる窒

素酸化物NOを効率よく除去できる。

1

# 【特許請求の範囲】

【請求項1】比表面積100m²/g以上のγ-MnO 2-x を主成分とする酸化吸着剤。

# $0 \le X \le 0$ . 1

【請求項2】請求項1のγ-MnO2-x を主成分とする酸化吸着剤を用いてNOの一部をNO2 に酸化し残余のNOを吸収し、その後酸化されたNO2をNO2吸着剤に吸着させNOを除去する方法。

# 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【産業上の利用分野】本発明は大気中あるいは各種煙道 排気中に含まれる窒素酸化物、殊に化学的に不活性で処 理の困難なNOを効率よく除去することのできる酸化吸 着剤及びその製法、並びに該吸着剤を用いてNOを除去 する方法に関するものである。さらに排ガス中のNOの 酸化、吸着剤に関し、詳しくは高速道路のトンネルや駐 車場における自動車の排ガス中のNOを酸化、吸着処理 をして許容濃度にまで低減する酸化及びNOの除去方法 に関する。

### [0002]

【従来の技術】NO、NO。は代表的な大気汚染物質でありこれまで多くの処理技術が提案されている。活性炭を初めとして多数の吸着剤が提供されている。公知の吸着剤は反応性に乏しいNOに対してはあまりその効果がないのでNOを一旦酸化してNO。に酸化して吸着除去する方法をとっていた。この際、酸化剤としては主としてオゾンが使用されていたためにオゾン発生装置と吸着の装置、さらに過剰オゾンを分解するためのオゾン分解装置が必要となり全体として装置が複雑なものとなっていた。

#### [0003]

【発明が解決しようとする課題】本発明はかかる欠点を解消するためなされたものであり、常温でコンパクトな装置で効率良くNOを除去する酸化吸着剤及びその除去 法を提供することを目的とする。

#### [0004]

【課題を解決するための手段】本発明は常温でNOの一部を酸化してNO』となり、残余のNOを吸着する酸化吸着剤及び該酸化吸着剤で処理した後生成させたNO』を活性炭に吸着させ除去する方法である。

【0005】NOは吸着剤に吸着し難いため、従来方法では全てを吸着剤に吸収し易いNO2の型に酸化し、吸着除去させていたが本発明に係る酸化、吸着剤である比表面積100m²/g以上のγ-MnO2-x は常温でNOの約25%を吸収し約75%を効率良く酸化しNO2に変換し、更に変換されたNO2を従来法と同様に活性炭等のNO2吸着剤に吸着せしむる場合でも、従来に較べてコンパクトな装置で実施できる利点を有する。場合によっては本発明に係る酸化吸着剤と活性炭等のNO2吸着剤を一体として使用することも可能である。ここ

において比表面積  $100 \text{ m}^2$  / g以上の $\gamma$ -MnO  $_{2-x}$  は通常の $\gamma$ -MnO  $_{2}$  に比較して活性に富むもの で特にNO等に対する活性が高い。特にxが0 $\sim$ 0.2 が好ましく特に0.1 が好ましい。

【0006】一般にMnO₂を製する方法は電解法、水酸化マンガン、炭酸マンガンなどのγ-MnO₂前駆体を酸化処理して得る方法がある。このようにして製したγ-MnO₂はNOを吸着する能力はあるが、その能力はγ-MnO₂の一次粒子の比表面積に大いに依存している。図1からわかる如く比表面積が100m²/g以上であれば効率よくNOを吸着し、100m²/g以下であればその能力が劣ることが分かった。そこで比表面積が100m²/g以上のものを製造する方法について検討をした。

[0007]そこで我々は研究を重ねたところ次のような方法によって比表面積の高い殊に $100m^2/g$ 以上の $\gamma-MnO_2-x$  を得ることが出来ることがわかった。比表面積 $100m^2/g$ の $\gamma-MnO_2-x$  を製造する方法としては下記の方法が挙げられる。

1) 一般のMnCO。を焼成温度が250℃~450℃ において焼成し酸処理しγ-MnO₂-xを得る。こと において焼成温度が450℃以上であるとシンタリング が起こりまた250℃以下では収率が低下する。

 $\{00008\}2$ )番目の方法としては硝酸マンガンと過マンガン酸カリを反応させて水洗乾燥させることにより目的の $\gamma$  -  $MnO_2$  - x を得ることが出来る。このようにして得た $\gamma$  -  $MnO_2$  - x によりNOを吸着し残余のNOを酸化して得た $NO_2$  は通常の方法例えば活性炭等で吸着することが考えられるが、活性炭への吸着は本発 30 明によって容易に起こる。

[0009] 本発明による酸化吸着剤は従来知られている成形方法によってハニカム状、球状等の種々の形状に成形することができる。この成形に際し、成形助剤、成形補強体、無機繊維、有機バインダー等を適宜配合してもよい。またあらかじめ成形された基材上にウオッシュコート法等によって被覆担持させることもできる。さらに従来知られているその他の吸着剤の調製法によることもできる。

#### [0010]

0 【実施例】以下具体的に実施例により説明する。

実施例1. 和光純薬製特級炭酸マンガンを空気中で350 Cにて5 時間焼成した。得られた焼成物200 gを1/10 Nの硝酸水溶液11 に投入し、30 分間攪拌し酸処理を行った。その後、濾過・イオン交換水にて水洗を行った。得られた酸処理物は115 gであった。このとき $MnO_{2-x}$  のX は0.06 であった。また比表面積は147 m $^{2}$  / gであった。

[0011]実施例2. 和光純薬製特級硝酸マンガン1 21.8gを20mlのイオン交換水に溶解した硝酸マ 50 ンガン水溶液を和光純薬製特級過マンガン酸カリ40g

2

を2000mlのイオン交換水に溶解した過マンガン酸 カリ水溶液に攪拌下で滴下し、約30分にて反応を終え その後、濾過、イオン交換水にて水洗を行い61gの乾 燥物を得た。こときMnO₂-xのxは0.08であっ た。また比表面積は204m²/gであった。

【0012】酸化・吸着剤の調製

実施例1、2で得られたγ-MnO<sub>2-x</sub>の粉体50g と日産化学製シリカゲル(商品名スノーテックス D) 30gと水を適宜加えて顆粒状に成形し、20メッシュ アンダー30メッシュオーバーとした。

【0013】比較例

[0016]

実施例1において、焼成温度を500℃とした以外同様 の方法にて酸処理物を得た。このときMnO2-xのX\*

試験条件 (1) ガス組成 NO

吸着剤 (2) 空間速度  $\gamma - MnO_2 - x$ 

活性炭

(3) 反応温度 (4)相対湿度

【0015】結果を表1に示す。

発明におけるこれらの酸化吸着剤を用いて排ガス中のN 〇を除去する具体例としては酸化吸着剤を配置した反応 器を排ガス排出部に配置する方法がある。

\*は0.00であり比表面積は81m²/gであった。本

【0014】評価試験方法

上記した本発明による酸化吸着体(実施例1、2を使用 したもの及び比較例を用いたもの)を用いて下記の試験 条件にて窒素酸化物含有ガスの窒素酸化物を一部酸化 し、未酸化のNOをγ-MnO<sub>2-x</sub>で酸化させたNO 10 。を活性炭に吸着させてNOの除去率(%)を求めた。 また活性炭吸着剤の前でもサンプリングを行いNOのN O2への酸化率を求めた。

> 50 ppm 10m1 10000Hr<sup>-1</sup> 10000Hr<sup>-</sup>1 250°C

40%

※【表1】

武料名	γーMnO <sub>2</sub> の比表面積 (ロ/g)	NO除去率 (%)	NO豫化率 (%)
実施例1を使用した酸化吸滑剤	115	87.1	59.0
実施例2を使用した酸化吸着剤	204	99.8	72.6
比較例1を使用した酸化吸着剤	80	53.2	36.7

Ж

【0017】とうして得られたNO除去率として以下の★ ★算出式より求めた。

出口NOx護成 N O 除去率 (%) = 1 入口NOx譲度

また酸化率は以下の算術式により求めた。

(出口NO₂譲度ー入り口NО₂譲度) NO農化率(%)=1-スロNO濃度

#### [0018]

〇の除去能力において優れた効果を発揮する。

[0019]

【図面の簡単な説明】

図1は吸着効果を測定する装置である。

- (1)-NO発生器
- (2) -酸化吸着剂
- (3) NO分析計

エアーを入り口より入れNO発生器においてNOを発生 させ該吸着剤を通過させ、その後NO分析器により通過 エアー中のNO濃度を測定する。図2は種々試作品の測 50

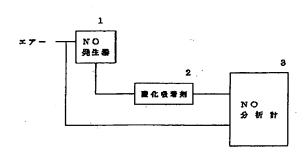
定表面積に対して除去率をプロットしたもの。比表面積 【発明の効果】以上のように、本発明の酸化吸着剤はN 40 が $90m^2$ /gあたりで60%の除去率がを示しそれよ り増加し始め100m²/gを越えたあたりで95%に 達して平坦になることより100m²/gあたりの比表 面積が得られ望ましい除去能が得られることが分かる。 図3は比表面積と焼成温度との関係を示したもの。

横軸 焼成温度

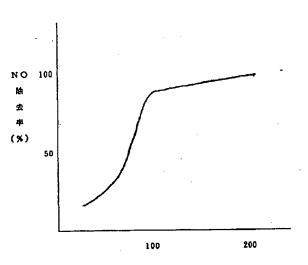
縦軸 比表面積 単位:m²/g

温度が髙くなり200℃を越えると比表面積が上昇し始 めるが350℃あたりをピークにしてその後下降をたど る。従って350℃あたりにピークがあることが分か る。

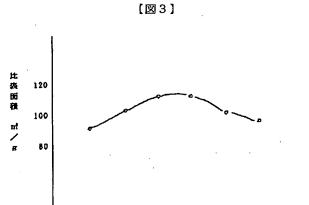
【図1】



【図2】



比表面教(ポノェ)



娩成協度 (℃)

フロントページの続き

200

(51)Int.Cl.<sup>6</sup>

識別記号

庁内整理番号

400

FΙ

技術表示箇所

B 0 1 D 53/86 53/94 ZAB

B O 1 D 53/36

102 G